

PROCESS FOR THE TREATMENT OF SKIMMED MILK

Publication number: WO9110366

Publication date: 1991-07-25

Inventor: NOEL ROLAND (FR)

Applicant: VIDAUBANAISE INGENIERIE (FR)

Classification:

- International: A23C9/142; A23C9/144; A23J1/20; A23C9/00;
A23J1/00; (IPC1-7): A23C9/144; A23J1/20

- European: A23C9/142B; A23C9/144; A23J1/20B

Application number: WO1991FR00028 19910118

Priority number(s): FR19900000633 19900119

Also published as:

EP0511277 (A1)

US5260080 (A1)

IE910170 (A1)

FR2657233 (A1)

EP0511277 (A0)

[more >>](#)

Cited documents:

CH470141

GB2100289

FR2514615

FR2418627

EP0165105

[more >>](#)

[Report a data error here](#)

Abstract of WO9110366

The skimmed milk undergoes acidification by electrodialysis in one or two consecutive electrodialyzers (ED1 and ED2) having three sections. The milk obtained is either at a pH of 4.5 or at a pH of 2.8. The milk at pH 4.5 may produce a refined casein, a surrogate of rennet casein. Milk at pH 2.8, sterilized (10) and filtered (19) for the selective extraction of a lactose permeate (12a, 14a) and serum proteins (13a), becomes native casein (15) soluble at a pH of 2.8-4, that may be neutralized in a two-section electrodialyzer (16). The acid permeate (12a, 14a) is made to pass onto a strong cationic resin (22) in order to be utilized as an acid agent in head electrodialyzers.

Data supplied from the **esp@cenet** database - Worldwide



DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIEE EN VERTU DU TRAITE DE COOPERATION EN MATIERE DE BREVETS (PCT)

(51) Classification internationale des brevets ⁵ : A23C 9/144, A23J 1/20	A1	(11) Numéro de publication internationale: WO 91/10366 (43) Date de publication internationale: 25 juillet 1991 (25.07.91)
--	----	---

(21) Numéro de la demande internationale: PCT/FR91/00028

(22) Date de dépôt international: 18 janvier 1991 (18.01.91)

(30) Données relatives à la priorité:
90/00633 19 janvier 1990 (19.01.90) FR(71) Déposant (*pour tous les Etats désignés sauf US*): SOCIETE VIDAUBANAISE D'INGENIERIE [FR/FR]; Quartier du Jas-d'Aille, F-83550 Vidauban (FR).

(72) Inventeur; et

(75) Inventeur/Déposant (*US seulement*): NOEL, Roland [FR/FR]; Quartier du Jas-d'Aille, F-83550 Vidauban (FR).

(74) Mandataire: ROBERT, Jean-Pierre; Cabinet Boettcher, 23, rue La Boétie, F-75008 Paris (FR).

(81) Etats désignés: AT (brevet européen), AU, BE (brevet européen), CA, CH (brevet européen), DE (brevet européen), DK (brevet européen), ES (brevet européen), FI, FR (brevet européen), GB (brevet européen), GR (brevet européen), IT (brevet européen), JP, KP, KR, LU (brevet européen), NL (brevet européen), NO, SE (brevet européen), SU, US.

Publiée

*Avec rapport de recherche internationale.**Avant l'expiration du délai prévu pour la modification des revendications, sera republiée si de telles modifications sont requises.*

(54) Title: PROCESS FOR THE TREATMENT OF SKIMMED MILK

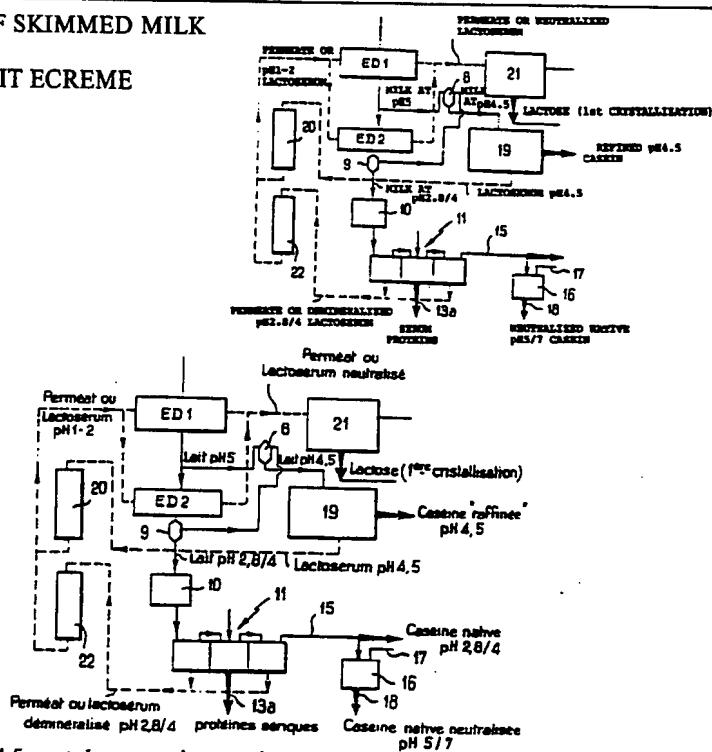
(54) Titre: PROCEDE DE TRAITEMENT DU LAIT ECREME

(57) Abstract

The skimmed milk undergoes acidification by electrodialysis in one or two consecutive electrodialyzers (ED1 and ED2) having three sections. The milk obtained is either at a pH of 4.5 or at a pH of 2.8. The milk at pH 4.5 may produce a refined casein, a surrogate of rennet casein. Milk at pH 2.8, sterilized (10) and filtered (19) for the selective extraction of a lactose permeate (12a, 14a) and serum proteins (13a), becomes native casein (15) soluble at a pH of 2.8-4, that may be neutralized in a two-section electrodialyzer (16). The acid permeate (12a, 14a) is made to pass onto a strong cationic resin (22) in order to be utilized as an acid agent in head electrodialyzers.

(57) Abrégé

Le lait écrémé subit une acidification par électrodialyse dans un ou deux électrodialyseurs (ED1 et ED2) successifs à 3 compartiments. On obtient du lait à soit pH 4,5, soit à pH 2,8. Le lait à pH 4,5 peut donner naissance à une caséine raffinée substitut de la caséine pressée. Le lait à pH 2,8 stérilisé (10) filtré (19) pour extraction sélective du perméat lactose (12a, 14a) et des protéines sériques (13a), devient une caséine native (15) soluble à pH 2,8-4, qui peut être neutralisée dans un électrodialyseur (16) à deux compartiments. Le perméat acide (12a, 14a) est passé sur une résine cationique forte (22) pour être utilisé comme agent acide dans les électrodialyseurs de tête.



UNIQUEMENT A TITRE D'INFORMATION

Codes utilisés pour identifier les Etats parties au PCT, sur les pages de couverture des brochures publant des demandes internationales en vertu du PCT.

AT	Autriche	ES	Espagne	MG	Madagascar
AU	Australie	FI	Finlande	ML	Mali
BB	Barbade	FR	France	MN	Mongolie
BE	Belgique	GA	Gabon	MR	Mauritanie
BF	Burkina Faso	GB	Royaume-Uni	MW	Malawi
BG	Bulgarie	GN	Guinée	NL	Pays-Bas
BJ	Bénin	GR	Grèce	NO	Norvège
BR	Brésil	HU	Hongrie	PL	Pologne
CA	Canada	IT	Italie	RO	Roumanie
CF	République Centrafricaine	JP	Japon	SD	Soudan
CG	Congo	KP	République populaire démocratique de Corée	SE	Suède
CH	Suisse	KR	République de Corée	SN	Sénégal
CI	Côte d'Ivoire	LI	Liechtenstein	SU	Union soviétique
CM	Cameroun	LK	Sri Lanka	TD	Tchad
CS	Tchécoslovaquie	LU	Luxembourg	TG	Togo
DE	Allemagne	MC	Monaco	US	Etats-Unis d'Amérique
DK	Danemark				

Procédé de traitement du lait écrémé.

L'industrie laitière regroupe tous les procédés de traitement du lait pour en séparer les divers constituants et en permettre leur valorisation individuelle.

La présente invention concerne l'industrie laitière et plus particulièrement l'industrie du lait écrémé dans ses deux principaux constituants, la caséine et le lactosérum.

La caséine trouve son application la plus valorisante dans l'industrie alimentaire. On s'en sert pour tenter d'augmenter la qualité nutritionnelle des aliments. Bien souvent cependant ces utilisations sont limitées à l'adjonction de charges commestibles.

Le lactosérum a pour constituant principal le lactose qui trouve de nombreux débouchés non seulement dans l'industrie alimentaire, mais également dans l'industrie pharmaceutique ou parapharmaceutique. Ce lactosérum comporte également des protéines (sériques) qu'il peut être intéressant de valoriser.

Il existe plusieurs manières de séparer la caséine du petit lait. Le procédé par lequel est traité le volume de lait le plus important est dit voie acide et consiste à incorporer un acide (chlorhydrique notamment) dans le lait pour atteindre un pH (de l'ordre de 4,5) auquel la caséine flocule et peut être séparée du petit lait restant (lactosérum). Cette technique présente de nombreux inconvénients. En effet, quels que soient les réactifs utilisés (Acides chlorhydrique ou sulfurique), ceux-ci ne sont jamais exempts de métaux lourds et autres produits toxiques qui sont alors introduits dans le lait. En outre, l'adjonction d'un acide fort dans un milieu biologique noble n'est pas une opération satisfaisante pour l'esprit et provoque une destabilisation ionique de la caséine du fait de l'augmentation de la force ionique du milieu. La caséine obtenue a donc perdu ses caractéristiques phospho-calciques et ne peut plus constituer de la caséine native, c'est-à-dire une caséine ayant conservé toutes ses propriétés.

Une seconde technique consiste à obtenir la caséine par fermentation du lait pour la production d'un milieu acide par génération d'acide lactique. Bien que cette technique soit plus noble que la précédente, 5 s'agissant d'une biotechnique, l'action fermentaire modifie profondément la structure des protéines présentes dans la caséine. Ici non plus la caséine obtenue ne peut plus être qualifiée de caséine native.

On mentionnera également une autre technique 10 de production de caséine par la voie enzymatique : il s'agit de la caséine presure. On constate, comme dans le cas précédent que la réaction enzymatique affecte la structure des protéines de la phase caséine. La caséine est de plus insoluble, ce qui rend plus difficile le ou les traitements 15 et utilisations ultérieurs.

Tous ces modes de production procèdent par introduction d'un corps étranger dans le lait, qui est la première raison de l'impossibilité d'isoler la caséine du lait sans modification de ses structures.

20 Une dernière technique consiste à acidifier le lait par traitement sur résines échangeuses d'ions. Le principe de cette technique est intéressant dans le sens qu'il supprime théoriquement cette adjonction de corps étrangers, mais sa mise en oeuvre présente de nombreux 25 inconvénients. On constate en effet une perte de matière importante retenue par les résines qui s'encrassent et se saturent rapidement. Le processus ne peut pas être maîtrisé du point de vue microbiologique et la régénération des résines par des acides forts est une cause d'introduction 30 dans le lait de produits toxiques, tels que les métaux lourds.

Outre les inconvénients brièvement rappelés de ces procédés en ce qui concerne la caséine, ces procédés ont des incidences non négligeables sur l'autre sous-produit 35 qui est le petit lait (ou lactosérum) en rendant plus difficile ou plus onéreuse sa valorisation.

Dans le cas des lactosérum issus de la voie acide, la teneur en matière minérale augmente proportionnellement à la quantité d'acide étranger ajoutée. Ce dernier est donc impropre à une utilisation directe et il faut mettre en oeuvre des technologies complexes (traitement de déminéralisation suivis de procédés de filtration et de concentration) pour obtenir un produit présentant un intérêt économique.

Pour ce qui concerne les lactosérum, sous-produits de la caséine lactique, la présence d'acide lactique est un facteur rédhibitoire pour toute technologie de traitement ultérieur. En outre, la fermentation lactique a consommé du lactose au détriment de celui qui constitue un produit de valorisation du lactosérum.

Enfin, le lactosérum issu de la voie de traitement enzymatique nécessite un traitement thermique important pour inhiber l'activité enzymatique résiduelle, ce traitement thermique affectant les qualités des protéines sériques qui constituent également un constituant valorisant du lactosérum.

La présente invention entend proposer un procédé de traitement du lait par lequel il est possible d'extraire ses différents constituants de manière optimale, c'est-à-dire d'une part avec leurs propriétés initiales conservées et, d'autre part dans des conditions d'extraction rentables sur le plan économique.

A cet effet, l'invention a donc pour objet un procédé de traitement du lait écrémé pour en extraire les différents constituants qui comprend une première phase d'acidification du lait par électrodialyse à basse température, dans un électrodialyseur à trois compartiments jusqu'à obtenir un pH de l'ordre de 5 ou 2,8. Pour rendre la conduite industrielle du procédé plus sûre, on procèdera à une acidification limitée par exemple à pH5 dans cet électrodialyseur et à une acidification complémentaire d'au moins une fraction d'un batch issu du premier électrodialyseur dans un second électrodialyseur à trois compartiments jusqu'à obtenir un pH de 2,8 environ.

Cette première phase a pour effet d'éliminer du lait ses cations libres (sodium, potassium, magnésium...) par échange cationique au travers des membranes de l'électrodialyseur à trois compartiments. Les cations sont remplacés 5 par des ions hydrogène. Il faut noter à cet égard que seuls les cations libres du lait (ou associés à des acides faibles) seront extraits du lait. Le calcium lié ou combiné avec le phosphate organique et la caséine ne sera pas extrait. Cette préservation est importante, car elle constitue la 10 sauvegarde de propriétés essentielles de la caséine native.

Un second intérêt de cette acidification réside dans l'amélioration de la protection microbiologique qu'elle confère au lait, pendant les phases suivantes de son traitement.

15 Une acidification en deux étapes est avantageuse du point de vue de la maîtrise des réactions. On sait en effet qu'à pH de 4,6 environ, la caséine est à un point sensible de la structure (point isoélectrique) où elle tend à flocculer. C'est cependant aux environs de ce point 20 qu'il convient de la porter pour que son extraction du lait puisse s'opérer. Le procédé selon l'invention propose, pour parvenir à ce résultat, tout en évitant une flocculation et des précipitations dans les cellules d'électrodialyse, de procéder en deux étages, le second étage n'intéressant 25 qu'une fraction du lait traité ce qui permet de limiter les risques de blocage technologique de l'électrodialyse au moment où le point isoélectrique de la caséine est atteint. En effet, le second étage d'électrodialyse fait passer le lait du pH 5 au pH 2,8 environ, sans trop de difficultés car la quantité de lait étant moins importante, ce point est rapidement passé et si une coagulation peut se produire la propriété des protéines à être amphotère permet une redissolution des précipités dès que le pH descend. 30

On notera à ce propos qu'il n'est pas intéressant d'abaisser le pH à une valeur inférieure à 2,8 car le rendement de fonctionnement de l'électrodialyseur s'en

trouverait fort affecté et les équilibres phosphocalciques de la caséine menacés.

Dans sa forme la moins élaborée, le procédé selon l'invention peut consister à procéder au mélange des laits acides obtenus par les deux électrodialyseurs, de sorte que le mélange final soit maintenu dans des conditions de pH, de température et pendant un temps déterminé, propres à l'extraction de la caséine par une méthode classique. On prendra ici la précaution d'assurer une homogénéité parfaite du mélange au cours de sa préparation pour éviter la formation de gradients de pH, ce qui conduirait à s'éloigner localement des conditions du point isoélectrique avec, en conséquence, une diminution de la quantité globale de matière extraite et une favorisation d'hydrolyses mineures au moment des traitements thermiques ultérieurs qui affectent le goût du produit.

La caséine produite dans ces conditions ne peut pas être qualifiée de native, mais présente certainement des qualités supérieures aux caséines obtenues par voie acide. En particulier, les protéines n'ayant pas subi l'action agressive de l'acide, leur structure en est moins perturbée. En conséquence, on constate moins de pertes donc un bilan matière plus favorable, la caséine ayant par ailleurs conservé la majeure partie de ses liaisons phosphocalciques.

Il est intéressant de noter que le lactosérum qui résulte de la production de la caséine, est un lactosérum aux alentours de pH 4,6 partiellement déminéralisé par le passage dans les électrodialyseurs, et que l'on peut diménéraliser encore plus en le faisant passer sur une résine cationique forte. Le pH du lactosérum, qui est alors fortement décationné, est compris entre 1 et 2. Il peut alors servir utilement de milieu acide dans les électrodialyseurs, d'où il sort à un pH supérieur à 5 après avoir perdu une grande partie de ses anions. Ce lactosérum neutralisé peut être plus facilement valorisé qu'un lactosérum acide classiquement dérivé par la voie acide de production

de caséine. On comprend que cette particularité du procédé de l'invention permet d'obtenir une optimisation économique de la production.

Dans une forme plus élaborée du procédé de
5 l'invention, on procède à l'électrodialyse dans un seul étage d'électrodialyseur à trois compartiments de la totalité du lait traité, de sorte que le lait est porté à un pH de l'ordre de 2,8. Il peut être cependant avantageux de procéder à cette acidification en deux étapes.

10 On peut, pour ce faire, procéder de deux manières. La première consiste à partir d'un lait à pH 5 issu du premier étage à favoriser le passage du point isoélectrique à l'intérieur du second électrodialyseur à trois compartiments en recyclant dans ce dernier la totalité 15 du batch jusqu'à obtention du pH 2,8 environ. La seconde consiste à préparer le batch de lait à pH 5 et à le mélanger avant le second électrodialyseur à un lait à pH 2,8 afin d'obtenir un batch de lait à pH 4 environ, à l'entrée du second électrodialyseur.

20 Le lait ainsi traité est soumis à une filtration fractionnée au moyen de laquelle on extrait dans un premier étage d'ultra filtration le lactose, dans un second étage de micro et diafiltration les protéines sériques et dans un dernier étage de concentration par ultra filtration 25 le lactose résiduel.

Au sortir de cet étage de filtration, le rétentat est essentiellement constitué de caséine native soluble à un pH de l'ordre de 3 à 4, compte tenu des pertes de cations lors de la filtration et du recomplément en 30 eau lors de la diafiltration.

La neutralisation de ce rétentat pour obtenir des produits ph 5 à 7 est ensuite réalisée au moyen d'un électrodialyseur à deux compartiments dans lequel on réalise une désanionisation du lait. Le passage du point isoélectrique de la caséine peut être accéléré par l'adjonction d'une 35 solution basique.

Le filtrat des étages d'ultra filtration,

est lui aussi déminéralisé d'une part au moyen d'une résine cationique forte et, d'autre part, au moyen des électrodialyseurs trois compartiments dans lesquels ce perméat est introduit comme milieu acide (à pH entre 1 et 2) et d'où 5 il ressort neutralisé et désanionisé.

Il est alors dans une condition extrêmement propice à une exploitation industrielle immédiate (lactose première cristallisation, notamment).

Le filtrat de la phase micro et dia filtration 10 est quant à lui concentré en protéines sériques à un taux de l'ordre de 35 % (sur extrait sec) qui en permet une utilisation en tant que tel.

L'invention sera mieux comprise au cours de la description donnée ci-après des différentes étapes 15 du procédé qu'elle concerne qui permettra d'en faire apparaître les avantages et les caractéristiques secondaires.

Il sera fait référence aux dessins annexés dans lesquels :

- la figure 1 illustre la phase d'acidification 20 du lait à traiter,

- la figure 1A est un schéma d'une cellule d'électrodialyseur trois compartiments,

- les figures 2 et 3 sont des schémas illustrant les possibilités de l'invention pour obtenir 25 un lait acide aux alentours de pH 2,8,

- la figure 4 est une schéma illustrant la phase de filtration du lait acide en vue d'en séparer les divers constituants,

- la figure 5 est un schéma fonctionnel d'en- 30 semble d'une installation mettant en oeuvre le procédé selon l'invention.

Sur la figure 1 on a représenté en 1 un réservoir qui contient un "batch" (un volume déterminé) de lait écrémé de préférence maintenu à 4°C, ne serait-ce que pour 35 limiter le développement microbiologique. Cette quantité de lait se présente à un pH de l'ordre de 6,5 à 7 donc dans des conditions proches de la neutralité. Le lait est

introduit à partir du réservoir 1 dans un électrodialyseur ED1 d'acidification par échange de cations avec des ions hydrogènes. La figure 1A illustre schématiquement les phénomènes ioniques se déroulant dans ce type d'appareil qui 5 est connu en lui-même. Brièvement décrit, un tel électrodialyseur dit à trois compartiments, comporte un empilement de membranes anioniques A et cationiques C dans lequel deux membranes cationiques C consécutives sont encadrées par deux membranes anioniques A. Cet empilement est placé 10 entre deux électrodes de sorte que, sous l'application d'un courant continu, les cations des liquides contenus dans les compartiments tendent à migrer vers la cathode (-) et les anions vers l'anode (+) tant qu'ils ne sont pas retenus par une membrane respectivement anionique et 15 cationique qui les en empêche.

Pour l'acidification du lait qui circule entre deux membranes cationiques dans le compartiment 2, on fait encadrer cette circulation par une saumure (compartiment 3) côté cathode et un acide côté anode (compartiment 20 4) de sorte que la saumure s'enrichit des cations du lait qui lui-même s'enrichit des ions hydrogène venant de la solution acide. On parvient ainsi à acidifier le lait sans introduire de cations étrangers dans ce dernier. En outre, les cations qui quittent le lait sont généralement les 25 cations (calcium, sodium, potassium, magnésium...) des sels qui ne sont pas liés aux protéines de la caséine (les sels phosphocalciques). Les forces ioniques sont en effet suffisamment faibles pour ne pas rompre ces liaisons. En revanche, cette électrodialyse permet l'élimination des 30 métaux lourds qui auraient pu être présents dans le lait du fait d'une pollution des aliments de l'animal (notamment de type radioactif). Le milieu acide en circulation peut être de l'acide chlorhydrique.

Cette électrodialyse du batch s'opère par 35 recyclage du lait comme l'indique le trajet 5 jusqu'à ce

que l'on ait obtenu un pH dans le réservoir 6 de l'ordre de 5. On a ainsi évité d'atteindre le point isoélectrique de la caséine (autour de pH 4,6) et donc une précipitation et un dépôt le long des membranes de l'électrodialyseur.

5 Ce batch est ensuite transféré dans un bac tampon 7.

Une portion de ce lait à pH 5 est ensuite circulée dans un second électrodialyseur à trois compartiments ED2 sur lequel elle est recyclée rapidement pour porter son pH aux environs de 2,8. Le passage du point 10 isoélectrique de la caséine s'opère dans l'électrodialyseur ED2 le plus rapidement possible, afin de limiter la flocculation et les risques du blocage du système. Etant donné le caractère amphotère des protéines, les dépôts qui auraient pu s'opérer dans ED2 sont dissous par le lait dès qu'il 15 a passé le point isoélectrique. Ainsi une certaine proportion (par exemple 20 %) de la quantité de lait initiale est-elle portée à pH 2,8 et rassemblée dans un réservoir 7a à cet effet. On procède ensuite au mélange des deux laits 20 ainsi obtenus provenant des réservoirs 7 et 7a.

25 Ce mélange sera effectué avec soin et dans des conditions de brassage et de circulation précises pour obtenir un lait de pH inférieur au point isoélectrique ne présentant que de la caséine solubilisée. Ce lait, par exemple à pH 4,5 est stocké dans un réservoir 8 d'où il peut être extrait pour subir un traitement classique pour séparer la caséine du lactosérum. La caséine ainsi obtenue a conservé une grande partie de ses propriétés initiales. Elle présente donc des qualités supérieures aux caséines 30 classiques obtenues par voie acide et peut constituer un substitut aux caséines présure (voie enzymatique) pour, par exemple, l'industrie fromagère relative aux fromages fondus.

En outre, le lactosérum résultant de la séparation de la caséine est intéressant dans le fait qu'il est 35 déminéralisé partiellement. On considère qu'environ 45 % des sels minéraux ont été extraits par le procédé selon l'invention, ce qui est très avantageux en comparaison

du lactosérum surminéralisé résultant de la voie acide connue.

En première conclusion, ayant rappelé qu'environ 80 % de la caséine produite en Europe l'est par voie acide, cette première phase du procédé de l'invention constitue une alternative économiquement intéressante à la production de caséine par voie acide dont les autorités souhaitent voir les quantités diminuer.

Bien que ce procédé présente déjà des avantages par rapport à l'état de la technique, il comporte des prolongements comportant d'autre qualités.

L'un de ces premiers prolongements réside dans le fait qu'il permet d'obtenir un lait très en-dessous du point isoélectrique, entre pH 4 et pH 2,8, par exemple.

On peut par exemple faire circuler et recycler la totalité du batch contenu dans le réservoir 1 uniquement sur l'électrodialyseur trois compartiments ED1, jusqu'à atteindre dans le réservoir 6 un pH égal à 2,8. Il convient dans ces conditions de maîtriser la conduite de l'installation au niveau des débits, pour éviter les colmatages au passage du point isoélectrique du lait en cours d'acidification. L'installation de la figure 1 peut alors ne plus comporter de second électrodialyseur, si on souhaite ne produire qu'un lait à pH 2,8.

La figure 2 est une alternative à l'installation ne comportant qu'un seul électrodialyseur ayant l'avantage d'une plus grande facilité de conduite. La totalité du batch de traitement passe sur le premier électrodialyseur ED1 puis sur le second ED2 afin d'obtenir dans le réservoir 9 un lait très acide. En opérant ainsi, en deux étages d'électrodialyse, on diminue très sensiblement le risque de blocage du système au passage du point isoélectrique de la caséine dans l'électrodialyseur ED2. On peut, en effet, procéder progressivement pour disposer en recyclage d'un lait en dessous de ce point isoélectrique qui dissout les dépôts qui auraient pu se former dans les cellules lors du passage du point isoélectrique. Le fonctionnement

de ce double étage d'électrodialyse requiert simplement une bonne maîtrise des paramètres de débit et un contrôle permanent de l'évolution du pH.

La figure 3 est une alternative à la figure 5 2 donc également à une installation à un seul étage d'électrodialyse, pour procéder à l'acidification d'un batch au-dessous du pH correspondant au point isoélectrique de la caséine. Cette alternative présente une sécurité de fonctionnement accrue par rapport à la figure 2, mais implique 10 une installation plus compliquée. Ainsi à la sortie de l'électrodialyseur ED1 le lait à pH 5 est mélangé dans un réservoir R avec une fraction du lait à pH 2,8 issu de l'électrodialyseur ED2 et détourné du traitement du batch précédent. Le passage du point isoélectrique s'opère 15 alors en amont de l'électrodialyseur ED2 dans le réservoir R. Les quantités relatives mélangées sont telles que le lait entrant dans ED2 est aux environs de pH 4. Le risque de précipitation dans ED2 est limité au premier batch traité. Les techniques de mélange des deux laits seront particulièrément soignées pour empêcher une coagulation de la caséine 20 qui subirait des altérations se révélant au cours du traitement ultérieur.

On peut donc, avec le procédé selon l'invention, disposer d'un lait dont le pH est de 2,8. Cette 25 caractéristique est intéressante à plusieurs titres. Tout d'abord, comme il y a eu plus d'échange cationique, le lait est déminéralisé de façon plus poussée. On considère que le taux de déminéralisation par cette électrodialyse est de l'ordre de 60 à 65 %. En outre un lait aussi acide 30 est dans de bonnes conditions de protection microbiologique et les protéines sont dans un état hydrophile favorable pour leur protection notamment contre les chocs thermiques.

Un tel lait acide peut donc subir un traitement thermique de stérilisation. La figure 4 illustre cette 35 unité 10 de traitement thermique dans laquelle arrive le lait à pH 2,8.

Le batch de lait stérilisé est ensuite conduit dans une unité 11 de filtration pour séparer la caséine du lactosérum et ce, de manière sélective. Dans un premier étage 12, on procède à une ultrafiltration du lait acide 5 au moyen de laquelle on recueille le lactose en tant que filtrat 12a. Dans un second étage 13 on procède à une microfiltration/ diafiltration du rétentat de l'étage 12 qui permet de recueillir en 13a les protéines sériques. Il faut noter que l'ultrafiltration préalable permet l'obtention 10 d'un filtrat 13a concentré en protéines sériques (de l'ordre de 35 % sur extrait sec) immédiatement exploitable commercialement. Enfin la microfiltration/diafiltration est suivie d'une seconde ultrafiltration 14 pour parfaire l'extraction 14a du lactose de la caséine. Le rétentat 15 de l'étage 15 11 est donc essentiellement constitué de caséine soluble à pH entre 2,8 et 4. Cette caséine peut être qualifiée de native car les traitements qu'elle a subi n'ont pas modifié sa structure originelle.

La valorisation commerciale est immédiate. 20 Elle constitue tout d'abord un produit d'addition au lait qui permet d'éliminer tous les traitements d'ultrafiltration des laits pauvres en matière azotée à destination fromagère.

Il suffit en effet d'additionner cette caséine aux laits à enrichir pour augmenter sensiblement le rendement 25 fromager. Cette caséine native est une solution immédiate aux problèmes de standardisation du lait qui sont aujourd'hui mal résolus par les techniques d'ultrafiltration employées. En effet l'ultrafiltration du lait est difficile à mener compte tenu des colmatages fréquents des membranes, 30 des risques de fermentation et de développement microbiens qu'elle comporte des permeats générés difficilement valorisables.

Il peut être utile de disposer d'une caséine neutralisée. Pour ce faire, on peut faire passer le rétentat 35 15 (caséine à pH 2,8 à 4) dans un électrodialyseur deux compartiments 16, connu en lui-même, qui permet d'extraire du milieu les ions hydronium et les anions résiduels. Cette

électrodialyse ayant pour effet de remonter le pH, on parvient au point isoélectrique de la caséine qu'il convient de passer rapidement afin d'éviter les précipitations au sein de l'électrodialyseur. Il est avantageux de prévoir 5 à ce moment un ajout de soude 17 (ou autre base) dans le flux électrodialysé qui, augmentant la charge électrique, permet une meilleure conductivité du milieu tout en permettant une dissolution des éventuelles précipitations sur les membranes de l'électrodialyseur 16. On notera que la 10 quantité de soude ajoutée est minimisée compte tenu de la faible minéralisation de la solution de caséine à pH 4,5 et les ions sodium ajoutés sont immédiatement extraits de la solution par l'électrodialyseur. Le produit en sortie 18 de cet électrodialyseur est une caséine neutralisée 15 et soluble que l'on peut sécher et qui est incorporable sous forme de poudre dans tout lait à enrichir en matière azotée puisqu'elle a conservé ses propriétés originelles.

Sur la figure 5 on a représenté schématiquement les différentes étapes du procédé selon l'invention, que 20 l'on peut mettre en oeuvre de manière selective comme cela a été expliqué plus haut. On retrouve sur cette figure certains des éléments déjà décrits avec les mêmes références.

Ainsi 19 représente une unité de traitement du lait à pH 4,5 sortant du réservoir 8 (figure 1) pour 25 séparer la caséine du lactosérum. La caséine obtenue à pH 4,5 est une caséine "raffinée" dont une utilisation peut être envisagée par exemple comme un substitut de la caséine prématurée. Le lactosérum à pH 4,5 partiellement déminéralisé est passé sur une résine cationique forte 20 qui, 30 par échange de cations, en parfait la déminéralisation et acidifie le lactosérum jusqu'à un pH de l'ordre de 1 à 2. Ce lactosérum acide est alors utilisé comme milieu acide dans l'un et/ou l'autre des électrodialyseurs ED1, ED2 où il perd ses anions et se neutralise progressivement. 35 On dispose donc après passage dans ces électrodialyseurs à trois compartiments d'un lactosérum neutralisé et déminéralisé que l'on peut traiter dans une unité 21 pour recouvrer

le lactose.

Dans le cas de la production d'une caséine native par le procédé selon l'invention (figures 2 et 3) le permeat acide (pH 2,8 à 4) déminéralisé et débarrassé des protéines sériques, est également conduit sur une résine échangeuse d'ions cationique forte 22 par laquelle on extrait les derniers cations de ce lactosérum et on abaisse son pH jusqu'à 1 - 2. On dispose alors avantageusement d'un flux acide que l'on introduit dans les compartiments 4 (figure 1A) de l'un et/ou l'autre des électrodialyseurs trois compartiments ED1 - ED2. Le lactosérum est ainsi désanionisé et neutralisé. Il est alors traité dans l'unité 21 permettant d'en extraire le lactose dans une forme immédiatement commercialisable (lactose première cristallisation) et utilisable par exemple dans l'industrie pharmaceutique ou parapharmaceutique.

La figure 5 est bien entendu schématique et ne fait pas apparaître les moyens permettant la circulation et le stockage intermédiaire des flux. Elle n'indique pas non plus les moyens à mettre en oeuvre, permettant de conserver le lactosérum issu de l'étage 11 de filtration, dans les conditions stériles où le traitement 10 l'a placé, tout au long de son parcours de déminéralisation et de neutralisation.

REVENDICATIONS

1. Procédé de traitement par batch du lait écrémé pour en extraire les différents constituants comprenant une première phase d'acidification du lait maintenu à basse température par électrodialyse dans au moins un électrodialyseur à trois compartiments (ED1) et seconde phase d'extraction de la caséine du lait ainsi acidifié caractérisé en ce que le milieu acide circulant dans chacun des électrodialyseurs trois compartiments (ED1, ED2) est le perméat acide dont le pH est situé entre 1 et 2, issu du lait traité après séparation de la caséine.

2. Procédé selon la revendication 1 caractérisé en ce que le lactosérum partiellement déminéralisé issu de l'extraction de la caséine est passé sur une résine échangeuse d'ions (20) cationique forte pour une décationisation plus poussée avant d'être utilisée comme agent acide dans l'un des électrodialyseurs (ED1, ED2) où il est désanionisé.

3. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que la phase d'acidification du lait est réalisée dans deux étages d'électrodialyse, le premier étage (ED1) étant destiné à obtenir un pH de l'ordre de 5 de la totalité du batch, le second étage (ED2) accueillant une fraction du batch issu du premier étage (ED1) jusqu'à obtenir un pH de 2,8 environ et en ce qu'on procède au mélange (8) des deux produits issus des deux étages d'électrodialyse pour obtenir un lait dont le pH est au voisinage du point isoélectrique de la caséine.

4. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que la totalité du batch est circulée au travers d'au moins deux étages d'électrodialyse (ED1, ED2) et en ce que préalablement à sa circulation dans le second étage (ED2) le batch de lait issu du premier étage (ED1) est mélangé (R) avec une partie du batch de lait précédemment circulé dans le second électrodialyseur (ED2) de sorte que le pH du lait à l'entrée du second étage est situé sous le point isoélectrique de la caséine.

5. Procédé selon la revendication 4 caractérisé en ce qu'il comprend une seconde phase de traitement du lait

acidifié jusqu'à pH 2,8 consistant en une séparation par filtration (11) du lactosérum contenu dans le lait.

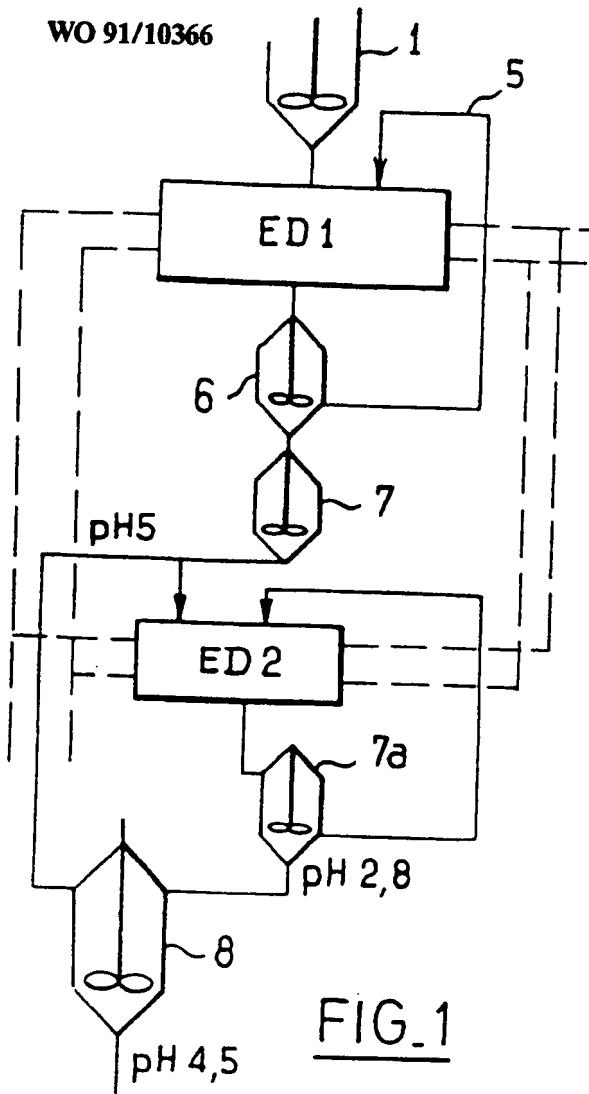
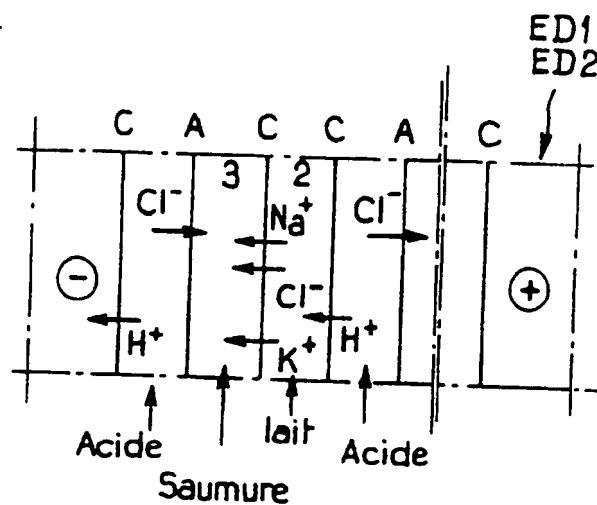
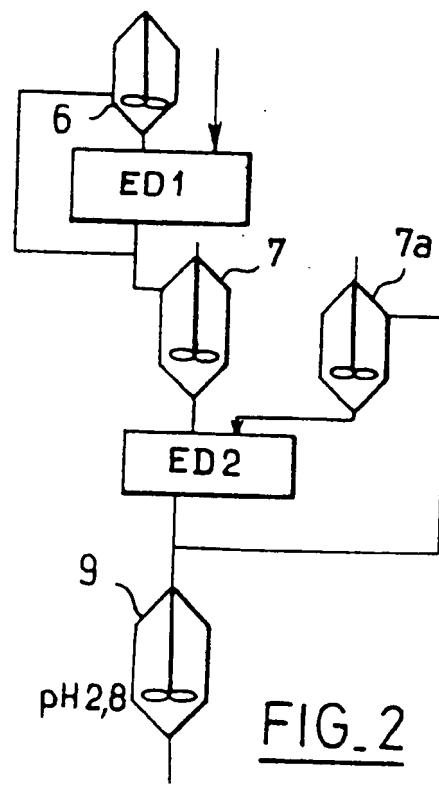
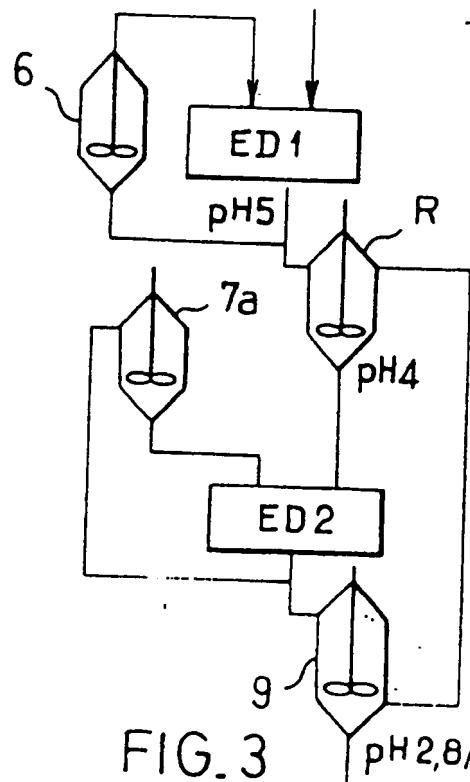
6. Procédé selon la revendication 5 caractérisé en ce que la phase de séparation comporte au moins deux étages 5 d'ultrafiltration (12,14) séparés par un étage de microfiltration/diafiltration (13) dont le perméat (13a) contient les protéines sériques.

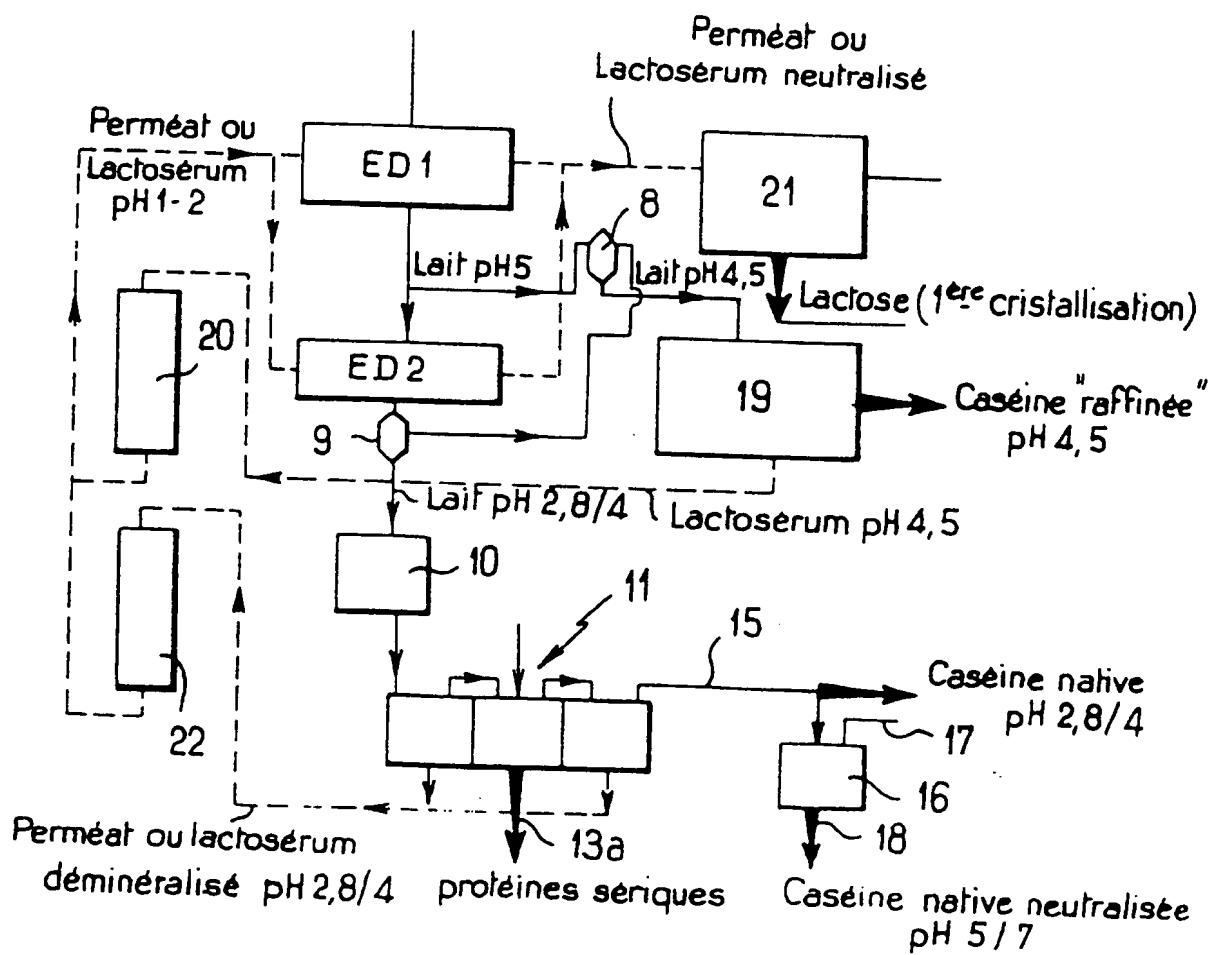
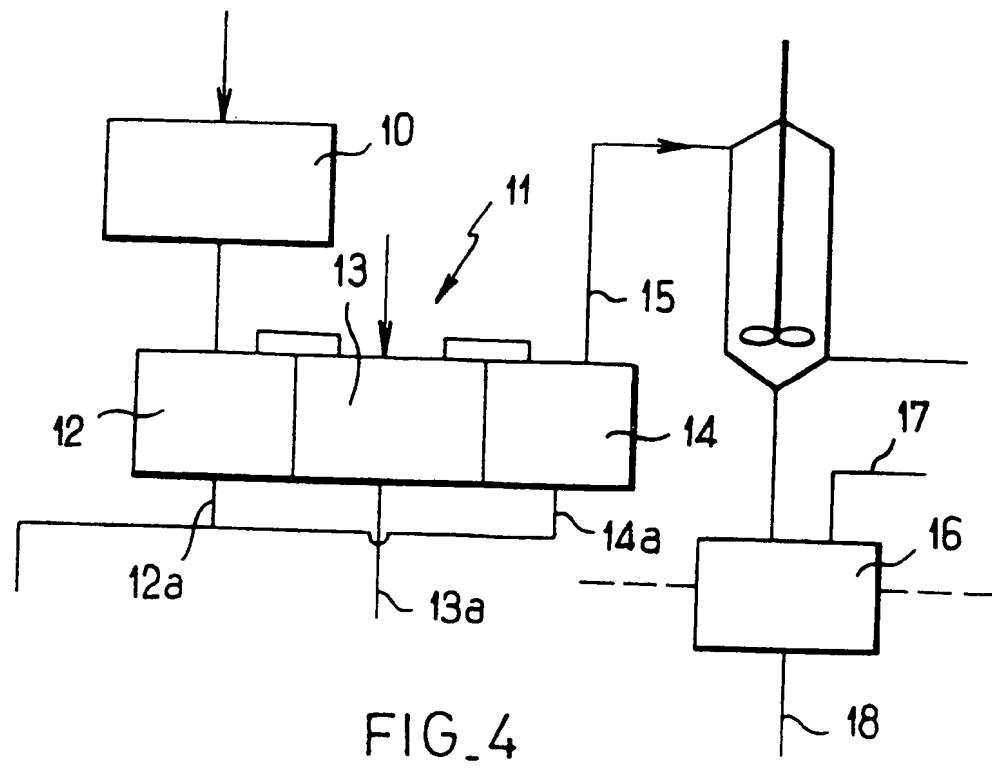
7. Procédé selon la revendication 5 caractérisé en ce qu'il comprend, avant la filtration, une étape (10) de 10 stérilisation microbiologique.

8. Procédé selon la revendication 5, caractérisé en ce que le perméat (13a, 14a) issu de la phase de séparation par filtration est déminéralisé en passant d'une part, sur une résine cationique (22) forte et d'autre part, dans 15 l'électrodialyseur (ED1, ED2) d'acidification du lait.

9. Procédé selon la revendication 5 caractérisé en ce que le rétentat (15) de la phase de séparation par filtration est neutralisé par circulation de ce dernier dans 20 un électrodialyseur (16) deux compartiments avec ajout d'une base (17) au moment du passage du point isoélectrique de la caséine.

1 / 2

FIG. 1FIG. 1AFIG. 2FIG. 3



INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No PCT/FR 91/00028

I. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER (If several classification symbols apply, indicate all) *

According to International Patent Classification (IPC) or to both National Classification and IPC

Int.Cl. ⁵ A23C9/144; A23J1/20

II. FIELDS SEARCHED

Minimum Documentation Searched ?

Classification System	Classification Symbols
Int.Cl. ⁵	A23C; A23J

Documentation Searched other than Minimum Documentation
to the Extent that such Documents are Included in the Fields Searched *

III. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT*

Category *	Citation of Document, ¹¹ with indication, where appropriate, of the relevant passages ¹²	Relevant to Claim No. ¹³
A	CH, A, 470141 (GERVAIS DANONE) 31 March 1969 see claim 1, see page 6, line 62 - page 7, line 51, see figure 2 --	1, 3
A	GB, A, 2100289 (DMV CAMPINA) 22 December 1982 see page 5, lines 10 - 15 --	1
A	FR, A, 2514615 (LAITERIES E. BRIDEL) 22 April 1983, see claims 1 - 7 see page 5, line 29 - page 7, line 6 --	1, 3
A	FR, A, 2418627 (LAITERIES H. TRIBALLAT) 28 September 1979 see claims 1, 5 see page 3, lines 31 - 34 --	1 . / .

* Special categories of cited documents: ¹⁰

- "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- "E" earlier document but published on or after the international filing date
- "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- "P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

"T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

"X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step

"Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.

"&" document member of the same patent family

IV. CERTIFICATION

Date of the Actual Completion of the International Search

16 April 1991 (16.04.91)

Date of Mailing of this International Search Report

30 May 1991 (30.05.91)

International Searching Authority

European Patent Office

Signature of Authorized Officer

III. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT (CONTINUED FROM THE SECOND SHEET)

Category *	Character of Document, with reference, where appropriate, of the relevant passages	Reference to Claim No.
A	CHEMICAL ABSTRACTS, Vol. 27, 1933, page 3534, Columbus, Ohio, US; J. KATO: "Manufacture of casein and lactose by electrodialysis", & J. SOC. CHEM. IND., JAPAN 36, Suppl. binding 158-9 (1933) see abstract	1, 5
	--	4
A	EP, A, 165105 (LAITERIES E. BRIDEL) 18 December 1985 see claims 2, 4, 5 see page 3, line 29 - page 4, line 3	5
	--	5
A	FR, A, 2433304 (STICHTING BEDRIJVEN VAN HET NEDERLANDS INSTITUUT VOOR ZUIVELONDERZOEK) 14 March 1980 see claims 1, 4 see page 8, lines 4 - 6	6
	--	6
A	EP, A, 173999 (BIOTEST PHARMA) 12 March 1986 see claim 1, see page 3, line 5 - page 4, line 7, see examples 1, 2	6
		6

**ANNEX TO THE INTERNATIONAL SEARCH REPORT
ON INTERNATIONAL PATENT APPLICATION NO. PCT/FR 91/00028**

SA 44020

This annex lists the patent family members relating to the patent documents cited in the above-mentioned international search report. The members are as contained in the European Patent Office EDP file on The European Patent Office is in no way liable for these particulars which are merely given for the purpose of information. 16/04/91

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)		Publication date
CH-A-470141	31-03-69	BE-A-	683152	01-12-66
		DE-A-	1692322	29-07-71
		FR-E-	90472	
		FR-A-	1450655	
		GB-A-	1089380	
		LU-A-	51436	29-08-66
		NL-A-	6609120	02-01-67
		OA-A-	2233	05-05-70
		US-A-	3484356	16-12-69
GB-A-2100289	22-12-82	NL-A-	8102826	03-01-83
		DE-A-	3221396	05-01-83
		FR-A,B	2507439	17-12-82
FR-A-2514615	22-04-83	None		
FR-A-2418627	28-09-79	None		
EP-A-165105	18-12-85	FR-A-	2563700	08-11-85
		DE-A-	3564900	20-10-88
FR-A-2433304	14-03-80	NL-A-	7808432	18-02-80
		DE-A,C	2932767	28-02-80
		US-A-	4355048	19-10-82
EP-A-173999	12-03-86	DE-C-	3432718	22-05-86
		JP-A-	61068429	08-04-86
		IIS-A-	4644056	17-02-87

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Demande Internationale No

PCT/FR 91/00028

I. CLASSEMENT DE L'INVENTION (si plusieurs symboles de classification sont applicables, les indiquer tous) ⁷

Selon la classification internationale des brevets (CIB) ou à la fois selon la classification nationale et la CIB

CIB 5 A23C9/144 ; A23J1/20

II. DOMAINES SUR LESQUELS LA RECHERCHE A PORTE

Documentation minimale consultée⁸

Système de classification	Symbol de classification
CIB 5	A23C ; A23J

Documentation consultée autre que la documentation minimale dans la mesure où de tels documents font partie des domaines sur lesquels la recherche a porté

III. DOCUMENTS CONSIDÉRÉS COMME PERTINENTS¹⁰

Catégorie ⁹	Identification des documents cités, avec indication, si nécessaire, ¹² des passages pertinents ¹³	No. des revendications visées ¹⁴
A	CH,A,470141 (GERVAIS DANONE) 31 mars 1969 voir revendication 1 voir page 6, ligne 62 - page 7, ligne 51 voir figure 2 ---	1, 3
A	GB,A,2100289 (DMV CAMPINA) 22 décembre 1982 voir page 5, lignes 10 - 15 ---	1
A	FR,A,2514615 (LAITERIES E.BRIDEL) 22 avril 1983 voir revendications 1-7 voir page 5, ligne 29 - page 7, ligne 6 ---	1, 3
A	FR,A,2418627 (LAITERIES H.TRIBALLAT) 28 septembre 1979 voir revendications 1, 5 voir page 3, lignes 31 - 34 ---	1
		-/-

* Catégories spéciales de documents cités¹¹

- "A" document définissant l'état général de la technique, non considéré comme particulièrement pertinent
- "E" document antérieur, mais publié à la date de dépôt international ou après cette date
- "I" document pouvant porter un doute sur une revendication de priorité ou cité pour déterminer la date de publication d'une autre citation ou pour une raison spéciale (telle qu'indiquée)
- "O" document se référant à une divulgation orale, à un usage, à une exposition ou tous autres moyens
- "P" document publié avant la date de dépôt international, mais postérieurement à la date de priorité revendiquée

- "I" document ultérieur publié postérieurement à la date de dépôt international ou à la date de priorité et n'appartenant pas à l'état de la technique pertinent, mais cité pour comprendre le principe ou la théorie constituant la base de l'invention
- "V" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme nouvelle ou comme impliquant une activité inventive
- "V'" document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme impliquant une activité inventive lorsque le document est associé à un ou plusieurs autres documents de même nature, cette combinaison étant évidente pour une personne du métier.
- "R" document qui fait partie de la même famille de brevets

IV. CERTIFICATION

Date à laquelle la recherche internationale a été effectivement achevée 1 16 AVRIL 1991	Date d'expédition du présent rapport de recherche internationale 30 MAY 1991
Administration chargée de la recherche internationale OFFICE EUROPEEN DES BREVETS	Signature du fonctionnaire autorisé VUILLAMY V.M.L

III. DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS ¹⁴		(SUITE DES RENSEIGNEMENTS INDIQUES SUR I.A DEUXIEME FEUILLE)
Catégorie ¹⁵	Identification des documents cités, ¹⁶ avec indication, si nécessaire des passages pertinents ¹⁷	No. des revendications visées ¹⁸
A	CHEMICAL ABSTRACTS, vol.27, 1933, page 3534, Colombus, Ohio, US; J.KATO: "Manufacture of casein and lactose by electrodialysis", & J.SOC. CHEM.IND., JAPAN 36, Suppl.binding 158-9 (1933) voir résumé ---	1, 5
A	EP,A,165105 (LAITERIES E.BRIDEL) 18 décembre 1985 voir revendications 2, 4, 5 voir page 3, ligne 29 - page 4, ligne 3 ---	5
A	FR,A,2433304 (STICHTING BEDRIJVEN VAN HET NEDERLANDS INSTITUUT VOOR ZUIVELONDERZOEK) 14 mars 1980 voir revendications 1, 4 voir page 8, lignes 4 - 6 ---	6
A	EP,A,173999 (BIOTEST PHARMA) 12 mars 1986 voir revendication 1 voir page 3, ligne 5 - page 4, ligne 7 voir exemples 1, 2 ---	6

**ANNEXE AU RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE
RELATIF A LA DEMANDE INTERNATIONALE NO.**

PCT/FR 91/00028

SA 44020

La présente annexe indique les membres de la famille de brevets relatifs aux documents brevets cités dans le rapport de recherche internationale visé ci-dessus.

Lesdits membres sont contenus au fichier informatique de l'Office européen des brevets à la date du 16/04/91.
Les renseignements fournis sont donnés à titre indicatif et n'engagent pas la responsabilité de l'Office européen des brevets.

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)	Date de publication	
CH-A-470141	31-03-69	BE-A- 683152 DE-A- 1692322 FR-E- 90472 FR-A- 1450655 GB-A- 1089380 LU-A- 51436 NL-A- 6609120 OA-A- 2233 US-A- 3484356	01-12-66 29-07-71 29-08-66 02-01-67 05-05-70 16-12-69	
GB-A-2100289	22-12-82	NL-A- 8102826 DE-A- 3221396 FR-A, B 2507439	03-01-83 05-01-83 17-12-82	
FR-A-2514615	22-04-83	Aucun		
FR-A-2418627	28-09-79	Aucun		
EP-A-165105	18-12-85	FR-A- 2563700 DE-A- 3564900	08-11-85 20-10-88	
FR-A-2433304	14-03-80	NL-A- 7808432 DE-A, C 2932767 US-A- 4355048	18-02-80 28-02-80 19-10-82	
EP-A-173999	12-03-86	DE-C- 3432718 JP-A- 61068429 US-A- 4644056	22-05-86 08-04-86 17-02-87	